DELPHION

No active \$20 (Jac)

RESEARCH

PRODUCTS

INSIDE DELPHION

My Account The Delphion Integrated View: INPADOC Record Boolean Advanced Derwent

Get Now: | PDF | File History | Other choices

Tools: Add to Work File: Create new Work F

View: Jump to: Top

Go to: Derwent

Vi€ ×

lmi

F

영Title:

FR2586204A1: PERFECTIONNEMENTS APPORTES AUX DISPOSITII PROCEDES DE DEPOLLUTION DES FUMEES RESULTANT DE LA **COMBUSTION OU DE L'INCINERATION DE PRODUITS**

PDerwent Title:

Gas cleaner with condenser and sprayer - which washes gas with

recycled condensate [Derwent Record]

PCountry:

FR France

8Kind:

A1 Application, First Publication i

VInventor:

see Assignee

PAssignee:

TISSANDIER PAUL France

News, Profiles, Stocks and More about this company

Published / Filed:

1987-02-20 / 1985-08-16

PApplication

FR1985008512457

Number:

PIPC Code:

IPC-7: B01D 53/34;

PECLA Code:

None

Priority Number:

1985-08-16 FR1985008512457

PINPADOC

Legal Status:

Gazette date	Code	Description (remarks)	List all possible codes for FR
1987-06-19	ST -	Lapsed	

PFamily:

	PDF	<u>Publication</u>	Pub. Date	Filed	Title		
	r	FR2586204A1	1987-02-20	1985-08-16	PERFECTIONNEMENTS APPORTES AL DISPOSITIFS ET AUX PROCEDES DE DEPOLLUTION DES FUMEES RESULTA COMBUSTION OU DE L'INCINERATION PRODUITS		
ı	11	family members shown above					

Tramily members shown above

PForward References: Go to Result Set: Forward references (1)

PDF	Patent	Pub.Date	Inventor	Assignee	Title
æ	<u>US5510087</u>	1996-04-23	Johnson; Dennis W.	Wilcox Company	Two stage downflow fl treatment condensing exchanger

8Other Abstract

None









Nominate this for the Gallery...



Copyright © 1997-2005 The Thomson

Subscriptions | Web Seminars | Privacy | Terms & Conditions | Site M

(19) RÉPUBLIQUE FRANÇAISE

INSTITUT NATIONAL
DE LA PROPRIÉTÉ INDUSTRIELLE

PARIS

N° de publication :

2 586 204

21) N° d'enregistrement national :

85 12457

(51) Int CI4: B 01 D 53/34.

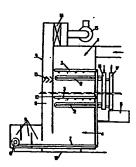
DEMANDE DE BREVET D'INVENTION

Δ1

- (22) Date de dépôt : 16 août 1985.
- (30) Priorité :

(71) Demandeur(s): TISSANDIER Paul. — FR.

- (3) Date de la mise à disposition du public de la demande : BOPI « Brevets » n° 8 du 20 février 1987.
- 60 Références à d'autres documents nationaux apparentés :
- (2) Inventeur(s): Paul Tissandier.
- 73 Titulaire(s):
- (74) Mandataire(s): Cabinet Plasseraud.
- Perfectionnements apportés aux dispositifs et aux procédés de dépollution des fumées résultant de la combustion ou de l'incinération de produits.
- (57) Le dispositif comporte : une enceinte de traitement 1 dans laquelle les fumées circulent dans un sens dit « sens de circulation »; su moins un échangeur thermique 2 situé dans cette enceinte et parcouru par un fluide de refroidissement, permettant d'abaisser la température des fumées à une température inférieure à 40 °C environ de façon à condenser les acides et la vapeur; au moins une rampe d'aspersion 3 située dans cette enceinte et délivrant un liquide de lavage pour une captation mécanique des poussières et une action physicochimique sur les différents acides, ce liquide de lavage étant constitué par la solution aqueuse acide résultant de la condensation des acides et de la vapeur; des moyens de recueillement 4 du fiquide de lavage et de condensats situés en aval de l'enceinte de traitement 1 par rapport au sens de circulation des fumées; et des moyens de réchauffage 5 des fumées issues de la partie inférieure de l'enceinte de traitement.



Perfectionnements apportés aux dispositifs et aux procédés de dépollution des fumées résultant de la combustion ou de l'incinération de produits.

5

L'invention est relative aux dispositifs et aux procédés de dépollution des fumées résultant de la combustion ou de l'incinération de produits tels que déchets industriels, charbon, hydrocarbures, ordures ménagères etc. Ces fumées contiennent, du fait des com-10 positions diverses de ces produits, notamment des poussières, de l'azote, de l'oxygène, du gaz carbonique, de la vapeur d'eau et différents acides.

Jusqu'à ce jour les dispositifs et procédés de dépollution utilisaient des techniques (neutralisation 15 physico- chimique à base de chaux, ou neutralisation par voie humide) qui ne pouvaient s'appliquer qu'à des installations de dépollution de très grandes dimensions.

L'invention a pour but un dispositif et un procédé qui permettent de capter les vapeurs acides dans 20 une solution aqueuse en refroidissant le mélange des vapeurs acides et de la vapeur d'eau jusqu'à des températures relativement basses d'environ 20°.

L'invention a également pour but un dispositif et un procédé qui permettent la récupération de la cha-25 leur latente contenue dans les fumées.

L'invention a en outre pour but un dispositif et un procédé qui soient adaptables quelle que soit la taille de l'installation avec laquelle ils coopèrent.

Enfin, l'invention a pour but un dispositif et 30 un procédé qui ne font pas appel à une neutralisation utilisant de la chaux (et dont l'inconvénient résidait en une production de plâtre intempestive) ni à une installation utilisant la neutralisation des fumées par voie humide (ce qui provoquait la saturation de ces fu-35 mées en vapeur d'eau et entraînait une production très importante de vapeur d'eau se dégageant sous forme de panache risquant d'engendrer des microclimats désagréables pour l'environnement).

Le dispositif de dépollution selon l'invention est caractérisé par le fait qu'il comporte,

- une enceinte de traitement dans laquelle les fumées circulent dans un sens dit "sens de circulation", qui peut être vertical de haut en bas, ou horizontal,

5

25

- au moins un échangeur thermique situé dans cette enceinte et parcouru par un fluide de refroidis-10 sement permettant d'abaisser la température des fumées à une température inférieure à 40°C environ de façon à condenser les acides et la vapeur,
- au moins une rampe d'aspersion située dans cette enceinte et délivrant un liquide de lavage pour 15 une captation mécanique des poussières et une action physico-chimique sur les différents acides, ce liquide de lavage étant constitué par la solution aqueuse acide résultant de la condensation des acides et de la vapeur,
- des moyens de recueillement du liquide de 20 lavage et des condensats situés en aval de l'enceinte de traitement, par rapport au sens de circulation de fumées
 - des moyens de réchauffage des fumées issues de la partie inférieure de l'enceinte de traitement.

Grâce à cette disposition on peut donc réaliser l'équilibre entre les phases liquide et vapeur d'une solution faiblement concentrée en acide et ce à faible température. A titre d'exemple, on peut indiquer que la concentration de la solution acide est de 1 à 10 % à une 30 température de 15 à 40°C. La tension de vapeur partielle aura donc une valeur telle que la teneur en acide atteindra un niveau de quelques mg/kg de fumée sèche.

Selon une disposition avantageuse de l'invention la rampe d'aspersion est disposée dans l'enceinte de 35 traitement de façon à assurer un nettoyage permanent de l'échangeur thermique. A cet effet, la rampe d'aspersion est de préférence disposée en amont de l'échangeur thermique par rapport au sens de circulation des fumées, c'est-à-dire au dessus de l'échangeur thermique si les fumées circulent verticalement de haut en bas, ou avant l'échangeur thermique si les fumées circulent horizontalement.

Au point de vue constructif il convient de signaler que le dispositif comporte avantageusement une
succession d'étages ou de sections, chaque étage ou
10 section comportant une rampe d'aspersion suivie, dans le
sens de circulation des fumées, d'un échangeur thermique. La rampe d'aspersion est donc située au dessus de
l'échangeur thermique si les fumées circulent verticalement de haut en bas, ou en avant de l'échangeur thermi15 que si les fumées circulent horizontalement.

De préférence, les moyens de réchauffage des fumées issues de la partie inférieure de traitement sont constitués par au moins une paroi d'échange thermique commune à l'enceinte de traitement et à un conduit d'é
vacuation dans lesquels circulent les fumées issues de la partie inférieure de l'enceinte de traitement.

L'invention est également relative, d'une façon générale, à un procédé de dépollution des fumées résultant de la combustion ou de l'incinération de produits, et contenant, du fait des compositions diverses de ces produits, notamment, des poussières, de l'azote, de l'oxygène, du gaz carbonique, de la vapeur d'eau et différents acides, ledit procédé étant caractérisé par le fait que,

- dans une première phase ces fumées sont simultanément refroidies et traitées par une action mécanique et une action physico-chimique, par aspersion avec un liquide de lavage et par condensation des acides et de la vapeur d'eau sur une paroi froide, et

30

35 - dans une seconde phase, ces fumées sont réchauffées avant d'être éventuellement filtrées et rejetées à l'atmosphère.

25

L'invention consiste mis à part les dispositions dont il vient d'être question, en certaines autres dispositions qui s'utilisent de préférence en même temps et 5 dont il sera plus explicitement question ci-après.

L'invention pourra de toute façon, être bien comprise à l'aide du complément de description qui suit ainsi que du dessin ci-annexé, lesquels complément et dessin sont relatifs à un mode de réalisation préféré de 10 l'invention et ne comportent, bien entendu, aucun caractère limitatif.

La figure unique de ce dessin montre une coupe schématique d'un dispositif établi conformément à un mode de réalisation préféré de l'invention.

- 15 Comme montré sur la figure ce dispositif comporte :
 - une enceinte de traitement 1 dans laquelle les fumées circulent, par exemple verticalement et de haut en bas.
- 20 - une pluralité d'échangeurs thermiques 2 situés dans cette enceinte et parcourus par un fluide de refroidissement permettant d'abaisser la température des fumées à une température inférieure à 40°C environ de façon à condenser les acides et la vapeur,
- au moins une rampe d'aspersion 3 située dans cette enceinte et délivrant un liquide de lavage pour une captation mécanique des poussières et une action physico-chimique sur les différents acides, ce liquide de lavage étant constitué par la solution aqueuse acide 30 résultant de la condensation des acides et de la vapeur.

Des moyens de recueillement 4 du liquide de lavage et des condensats sont situés à la partie inférieure de l'enceinte de traitement 1.

Des moyens de réchauffage désignés d'une façon 35 générale par le chiffre de référence 5, sont prévus pour réchauffer les fumées issues de la partie inférieure de l'enceinte de traitement 1.

10

15

20

25

35

Le liquide de lavage constitué par la solution aqueuse acide résultant de la condensation des acides et de la vapeur est avantageusement prélevé dans les moyens 5 de recueillement 4 du liquide de lavage, et ce par l'intermédiaire d'une pompe 6 alimentant un conduit 7 desservant les rampes d'aspersion 3. Une réserve 8 de liquide de lavage peut être avantageusement prévue et est alors reliée au conduit 7.

Constructivement le dispositif comporte une succession d'étages, chaque étage comportant, de haut en bas, une rampe d'aspersion 3, située juste au dessus d'un échangeur thermique 2 de manière à en assurer le nettoyage permanent.

Les moyens de recueillement 4 du liquide de lavage peuvent coopérer avec des bacs de décantation 9 dont le plus propre alimente la pompe 6 assurant le recyclage de la solution aqueuse constituant le liquide de lavage.

Les moyens de réchauffage 5 sont avantageusement constitués par une paroi d'échange thermique 10 commune à l'enceinte de traitement 1 et à un conduit d'évacuation 11 dans lesquels circulent les fumées issues de la partie inférieure de l'enceinte de traitement 1.

Au point de vue constructif, il est avantageux de prévoir un circuit d'extraction 12 pour évacuer les boues résiduelles se déposant dans la partie inférieure des moyens de recueillement 4 et la solution aqueuse acide vers une station de traitement assurant la neutra-30 lisation et la filtration du fluide évacué.

Pour éviter l'entraînement du liquide de lavage par les fumées issues de la partie inférieure de l'enceinte de traitement 1, un séparateur de gouttelette 13 est disposé dans le conduit d'évacuation 11.

Ce conduit d'évacuation 11 peut déboucher à l'entrée d'un filtre 14 (par exemple du type à nappe

filtrante à déroulement automatique). Le tirage dans ce circuit d'évacuation 11 est alors assuré par un ventilateur 15.

Le ou les échangeurs thermiques 2 sont avanta-5 geusement du type tubulaire ; ils peuvent être alimentés en liquide froid par un collecteur 16, un collecteur 17 recueillant alors le liquide réchauffé qui peut être acheminé vers des moyens d'utilisation non représentés.

On récupère ainsi la chaleur latente et la 10 chaleur sensible contenues dans les fumées.

Le liquide de refroidissement traversant le ou les échangeurs thermiques 2 peut provenir :

- du circuit de retour d'une installation de chauffage,
 - du circuit d'une pompe à chaleur,
 - d'une tour de refroidissement.

15

25

Finalement et quel que soit le mode de réalisation, le dispositif selon l'invention, lorsqu'il assure la combustion ou l'incinération des produits tels que 20 des déchets industriels courants, renvoie des fumées ayant les caractéristiques suivantes :

- teneur en acides (acide chlorhydrique et acide sulfurique) inférieure à 50 mg/kg,
 - teneur en poussière quasiment nulle,
 - teneur en eau inférieure à 18 g/kg,
 - température inférieure à 40°C.

REVENDICATIONS

- 1. Dispositif de dépollution de fumées résultant de la combustion ou de l'incinération de produits et contenant, du fait des compositions diverses de ces produits, notamment des poussières, de l'azote, de l'oxygène, du gaz carbonique, de la vapeur d'eau et différents acides, caractérisé par le fait qu'il comporte :
- une enceinte de traitement (1) dans laquelle
 10 les fumées circulent dans un sens dit "sens de circulation",
- au moins un échangeur thermique (2) situé dans cette enceinte et parcouru par un fluide de refroidissement, permettant d'abaisser la température des fumées
 à une température inférieure à 40°C environ de façon à condenser les acides et la vapeur,
- au moins une rampe d'aspersion (3) située dans cette enceinte et délivrant un liquide de lavage pour une captation mécanique des poussières et une action 20 physico-chimique sur les différents acides, ce liquide de lavage étant constitué par la solution aqueuse acide résultant de la condensation des acides et de la vapeur,
- des moyens de recueillement (4) du liquide de lavage et des condensats situés en aval de l'enceinte de
 traitement (1) par rapport au sens de circulation des fumées, et
 - des moyens de réchauffage (5) des fumées issues de la partie inférieure de l'enceinte de traitement.
- 2. Dispositif de dépollution selon la revendication 1, caractérisé par le fait que les fumées circulent verticalement de haut en bas.
- Dispositif de dépollution selon la revendication 1, caractérisé par le fait que les fumées circulent horizontalement.

REVENDICATIONS

- 1. Dispositif de dépollution de fumées résultant de la combustion ou de l'incinération de produits et contenant, du fait des compositions diverses de ces produits, notamment des poussières, de l'azote, de l'oxygène, du gaz carbonique, de la vapeur d'eau et différents acides, caractérisé par le fait qu'il comporte :
- une enceinte de traitement (1) dans laquelle
 10 les fumées circulent dans un sens dit "sens de circulation",
- au moins un échangeur thermique (2) situé dans cette enceinte et parcouru par un fluide de refroidissement, permettant d'abaisser la température des fumées
 à une température inférieure à 40°C environ de façon à condenser les acides et la vapeur,
- au moins une rampe d'aspersion (3) située dans cette enceinte et délivrant un liquide de lavage pour une captation mécanique des poussières et une action
 physico-chimique sur les différents acides, ce liquide de lavage étant constitué par la solution aqueuse acide résultant de la condensation des acides et de la vapeur,
- des moyens de recueillement (4) du liquide de lavage et des condensats situés en aval de l'enceinte de
 traitement (1) par rapport au sens de circulation des fumées, et
 - des moyens de réchauffage (5) des fumées issues de la partie inférieure de l'enceinte de traitement.
- 2. Dispositif de dépollution selon la revendication 1, caractérisé par le fait que les fumées circulent verticalement de haut en bas.
- Dispositif de dépollution selon la revendication 1, caractérisé par le fait que les fumées circulent horizontalement.

- 4. Dispositif de dépollution selon l'une quelconque des revendications 1 à 3, caractérisé par le fait que la rampe d'aspersion (3) est disposée de façon à assurer un nettoyage de l'échangeur thermique (2).
- 5. Dispositif de dépollution selon les revendications 2 et 4, caractérisé par le fait que la rampe d'aspersion (3) est disposée au-dessus de l'échangeur thermique (2).
- 6. Dispositif de dépollution selon les revendi10 cations 3 et 4, caractérisé par le fait que la rampe d'aspersion (3) est disposée en avant de l'échangeur thermique (2) par rapport au sens de circulation des fumées.
- 7. Dispositif de dépollution selon la revendica15 tion 4, caractérisé par le fait qu'il comporte une succession d'étages ou de sections, chaque étage ou section
 comportant une rampe d'aspersion (3) suivie, dans le
 sens de circulation des fumées, d'un échangeur thermique
 (2).
- 20 8. Dispositif de dépollution selon l'une quelconque des revendications 1 à 7, caractérisé en ce que
 les moyens de réchauffage (5) sont constitués par au
 moins une paroi d'échange thermique commune à l'enceinte
 de traitement (1) et à un conduit d'évacuation (12) dans
 25 lesquels circulent les fumées issues de la partie inférieure de l'enceinte de traitement (1).
- 9. Procédé de dépollution de fumées résultant de la combustion ou de l'incinération de produits et contenant, du fait des compositions diverses de ces produits,
 30 notamment des poussières, du gaz carbonique, de la vapeur d'eau et différents acides, caractérisé par le fait que
- dans une première phase, ces fumées sont simultanément refroidies et traitées par une action mécanique et une action physico-chimique, par aspersion avec un liquide de lavage, et par condensation des acides et

de la vapeur d'eau sur une paroi froide,

- dans une seconde phase, ces fumées sont réchauffées avant d'être éventuellement filtrées et rejetées à l'atmosphère.

